This Page Is Inserted by IFW Operations and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents will not correct images, please do not report the images to the Image Problem Mailbox.

P			***		; (^) •															
					*. •			V _k =		* *	u -		•		+ 8;					; %.
South to the		4 m	*	4.				*		7 . 3					***	,				
		· ¥					•			b.	,	j.		7		¥ .				
:	*				\$\frac{1}{2}.	×	· .			v :	.		3 5					- :		
***	¢	* •		***		. 6 ,		*				w'	*	: :	•	****		· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·		
k	٥					·												•		
		٠.	•				٠	* * * * * * * * * * * * * * * * * * * *	2°		ë, t					· ·				
•			w.							٠.				•						
一 一 一 一 一 一 一 一 一 一 一 一 一 一 一 一 一 一 一			*807					· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·			5.									
38.				(i)			i.	·		- 4		s	. 4							
* 7.4			V.	79														*		
K 1 3454 1 4								**								, , , , , , , , , , , , , , , , , , ,				
1				**************************************	v - 1 ₀						. ¥		Ç.	<u> </u>						
1			-, _ &	to and a second	~	*	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·	4	!				ą ż		s s	* *				
***				es .		e e	,		#		*				4					
										· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·				, i			• • • • • • • • • • • • • • • • • • •		e.	

PCT/HU98 / 0 0 0 3 4

09/529004





MAGYAR KÖZTÁRSASÁG

TANÚSÍTVÁNY

Ügyszám: U9700256

A Magyar Szabadalmi Hivatal tanúsítja, hogy

Barsi Péter, Budapest, Fülöp Tibor, Budapest, Siska József, Budapest, Sugár György, Budapest,

Magyarországon

1997. 10. 06. napján

32373/97 iktatószám alatt,

Folyamatos üzemű, zárt láncú pirolizáló rendszer hulladékgumi feldolgozására

című használati minta oltalmi bejelentést tett.

Az idefűzött másolat a bejelentéssel egyidejűleg benyújtott leírással, igénypontokkal és rajzokkal mindenben megegyezik.

Budapest, 1998. év 04. hó 08. napján

a Szabadalmi Főosztály vezetője

PRIORITY DOCUMENT



1997 OKT 06.



Folyamatos üzemü, zárt láncú pirolizáló rendszer hulladékgumi feldolgozására

Használati mintánk tárgya egy apritott gumihulladékot folyamatos üzemmódban feldolgozó rendszer, mely - a betáplált hulladékgumi mennyiségére vonatkoztatva - mintegy 40-55 súly% további feldolgozásra alkalmas, környezetbarát folyékony szénhidrogént, ill. 30-45 súly% kokszot állit elő végtermékként. A megoldásunk szerinti szabálvozott rendszer az zárt láncú vezérelt. ill. újrahasznositást megoldásoknál lényegesen gazdaságosabb biztosit, és jelentőségét növeli, hogy a rendszert elhagyó füstgáz csak nyomokban, a megengedett határértéknél nagyságrendekkel kisebb mennyiségben tartalmaz a környezetre káros összetevőket.

Napjaink egyik központi helyet elfoglaló müszaki feladata a környezetünkben felhalmozódó hulladékanyagok feldolgozása, az újrahasznositási lehetőségek feltárása.

A gumihulladékok - igy a jelentős mennyiséget kitevő gumiabroncsok - hasznositására is számos törekvés ismeretes, ezek többsége azonban a gyakorlatban gazdaságtalannak, ill. tömegtermelésre alkalmatlannak bizonyult.

Ismeretesek pl. olyan megoldások, melyek a vulkanizált gumiőrlet regenerálására irányulnak, annak elérése érdekében, hogy az újra hengerelhető, kalanderezhető /feldolgozható/ legyen. E megoldások közös hátránya az igen jelentős energiaigény. Példaként a HU 157.607 Iszú magyar szabadalmi leirást emlitenénk, melyben

kétlépcsős termikus eljárással csak a felületi rétegekben végzik el a regenerálást, oxigén jelenlétében, a kettőskötések megbontásával.

Az ismert megoldások egy további része a mechanikusan felapritott gumihulladékból történő termékgyártásra irányul, igy pl. az AT 339.797 lszú, ill. AT 355.291 lszú, az AT 368.446 lszú osztrák és CH 601.567 lszú svájci szabadalmi leirásokból sportlétesitmények számára készitett padlóboritások, sportpálya burkolatok kialakitása ismerhető meg, mig a DD 252.945 lszú német szabadalmi leirásból ill. a HU 206.383 lszú magyar szabadalmi leirásból hő- és hangszigetelő formatestek előállitására szolgáló eljárás. Ismeretes továbbá az őrölt gumi-granulátum útépitésnél történő felhasználása is, melyre pl. a DD 121.744 lszú német szabadalom nyújt útmutatást. E megoldások előnye, hogy a késztermék alapvetően a hulladékanyag felhasználásával készül, hátránya viszont, hogy nem képvisel jelentős piaci igényt.

A felhasználás egy további csoportját azok a megoldások jelentik, tüzelőanyagként gumihulladékot melvek során hasznositani. Igy pl. a DE 2.131.519 Iszú német szabadalom szerint a hulladékgumi őrleményét szénőrleménnyel keverik össze, majd préselik és 500-600 C°-on brikettálják, a CH 615.215 lszú svájci szabadalom szerinti megoldásnál pedig szénporral keverik, majd Ugyancsak tüzelőanyagként történő hasznositást hőkezelik. ismertet a DE 2.254.472 Iszú német szabadalom, melynél a felapritott gumiabroncsot pakurával keverik össze. eljárások tehát végsősoron a gumihulladék megsemmisitését /elégetését/ szolgálják.

Végezetül emlitést kell tennünk azokról a megoldásokról, melyek során a gumigyártáskor felhasznált kőolajszármazékok, szerves vegyipari nyersanyagok visszanyerése a cél.

Erre irányuló eljárást ismertet a HU 3374/84 ügyiratszámú, T/40.883 számon közzétett szabadalmi bejelentés, mely eljárás során a gumihulladékot kőszénnel és/vagy koksszal keverik, és szakaszosan üzemelő kokszoló kamrákban /előnyösen kohászati, ill. városi gázt gyártó berendezésekben/ kokszositják. A megoldás előnye, hogy a hőkezelés során keletkező olajkátrány ráég a szén vagy koksz részecskékre és igy növeli azok tömegét, hátránya a gazdaságtalan szakaszos üzemmód.

Az US 4.202.613 Iszú szabadalomból olyan berendezés ill. eljárás ismerhető meg, melyben folyamatos üzemmódban részleges oxidáció és pirolizis zajlik le, a GB 1.437.224 Iszú szabadalom ugyancsak folyamatos üzemeltetésü megoldást ismertet, melynél a sztöchiometrikus levegőszükségletnél alacsonyabb levegőarány mellett zajlik le a gumiapriték részleges elgázositása, s a folyamat eredményeként éghető gáz és koksz keletkezik.

Használati mintánk megalkotásakor azt tüztük ki célul, hogy az ismert megoldások továbbfejlesztésével egy olyan komplex rendszert /berendezést/ fejlesszünk ki, amelyben az ismert megoldásoknál gazdaságosabban valósitható meg az újrahasznositható kőolajszármazékok előállitása.

Megoldásunk a fenti célkitüzés alapján egy olyan pirolizáló rendszer, mely egyrészt folyamatos üzemmódjával, másrészt a keletkezett hulladékhő hasznositásával és a végtermékek fütőanyagként történő felhasználásával egy zárt láncú, ellenáramban dolgozó, szabályozott ill. vezérelt rendszert alkot, amely önellátó és optimális energiaszükségletű.

Használati mintánk tárgya tehát egy pirolizáló rendszer, amelynek egyik végén adagoló tartállyal és füstgáz kivezetéssel ellátott, külső köpeny-fütésü pirolizis kemencéje van, amelyhez vezetéken keresztül önmagukban ismert kialakitású gázhütő/k/ és szeparátor/ok/ csatlakoznak, mig másik, a beadagoló tartállyal ellentétes végéhez egy szilárd-termék gyüjtő van csatlakoztatva. Megoldásunk sajátosan új jellemzői, hogy a szilárd-termék gyüjtő és a pirolizis kemence közé egy hőcserélő van beiktatva és a gázkivezetése szabályozó egy szeparátor/ok/ közbeiktatásával egy keringető ventillátoron keresztül egyrészt a hőcserélővel, másrészt a pirolizis kemence fütőberendezésével van továbbá, Megoldásunk iellemzője gázvezetékekbe egy-egy további gázmennyiség-szabályozó szelep és legalább egy gázmennyiségmérő van beiktatva, a pirolizis kemence pedig hőmérsékletmérővel és nyomásmérő és/vagy utóbbi ellátva, mely а nyomástávadóval van gázkivezetésébe iktatott szabályozó szelep vezérlő szervével van összekötve.

A használati mintánk szerinti zárt láncú pirolizáló rendszer előnyös kiviteli alakjánál a pirolizis kemence egy forgódobos kemence, melynek fütőberendezése olajégő.

Előnyös továbbá, ha a szeparátor/ok/ folyadékkivezetése ezen olajégőhöz van csatlakoztatva.

Célszerü továbbá, ha a szilárdtermék gyüjtő egy mintavételezővel van ellátva.

Megoldásunk célszerű kiviteli alakjánál a gázmennyiség mérő egy mérőperem.

Használati mintánk egy egyszerű kiviteli alakjánál a gázhűtő berendezés/ek/ vizhűtéses kondenzátor/ok/, a szeparátor/ok/ pedig gázkivezetéssel, ill. folyadékelvezetéssel rendelkező gravitációs szeparátor/ok/, un. zsomp/ok/.

Adott esetben a szeparátor/ok/ önmagában ismert ciklon vagy örvényszeparátor.

Megoldásunk előnyös kiviteli alakjánál, biztonságtechnikai okokból a zárt gázvezetékrendszerbe egy oxigén és szénhidrogén koncentráció mérő van beiktatva.

A továbbiakban egy egyszerű kiviteli példa bemutatásával ábra segitségével ismertetjük a használati mintánk szerinti pirolizáló rendszer felépitését ill. annak működtetését, ahol az

- 1. ábrán a pirolizáló rendszer blokkvázlat szintü elvi felépitése látható, az alapvető szabályozó szervek feltüntetésével.
- Az 1. ábra szerinti kiviteli alaknál pirolizáló rendszerünk 1 pirolizis kemencéje egy állitható helyzetű forgódobos kemence, mely a külső köpenyterű fütéshez 2 fütőberendezéssel /gáz vagy olajégővel/, valamint 19 füstgázkivezetéssel van ellátva.

A forgódobos 1 pirolizis kemencéhez annak egyik végén egy álló helyzetü 21 adagoló tartály csatlakozik. Ebben helyezzük el az előnyösen 1-5 mm szemcsenagyságú gumiőrlemény, melyet

folyamatosan juttatunk az 1 pirolizis kemence reaktorterébe. /A gumihulladék tömegárama szabályozható./

Az 1 pirolizis kemence másik végéhez egy 3 hőcserélőn keresztül 7 szilárd-termék gyüjtő van csatlakoztatva. A pirolizis során a gumi bomlásával felszabaduló forró szénhidrogén gázok elvezetésére egy, az 1 pirolizis kemence reakcióteréhez csatlakozó 15 gázgyüjtő vezeték szolgál, mely önmagában ismert felépitésü 4 gázhütőbe torkollik, melyhez 5 szeparátor van csatlakoztatva. Példánkban a 4 gázhütő két, egymással sorbakapcsolt, vizhütésü 4a ill. kondenzátorból áll, melyek kimenetére egy-egy 5a ill. 5b szeparátor /egyszerü, gravitációs elven működő folyadékszedő zsomp/ van csatlakoztatva. Az 5b szeparátor gáztere egy 16 gázvezetéken keresztül, egy elszivást szabályozó 8 szabályozó közbeiktatásával egy 6 keringető ventillátoron keresztül egyrészt a 3 hőcserélővel, másrészt egy kerülő 18 gázvezetéken keresztül a 2 fütőberendezéssel van összekötve. Kiviteli példánkban - ahol az 1 pirolizis kemence 2 fütőberendezése olajégőt tartalmaz - az 5a szeparátor folyadéktere is csatlakozik a 2 fütőberendezéshez. A 3 hőcserélőhöz csatlakozó 17 gázvezetékbe egy 9 gázmennyiség szabályozó szelep, valamint 11 gázmennyiség mérő /példánkban mérőperem/ van beiktatva, és a kerülő 18 gázvezeték is el van látva gázmennyiség szabályozó szeleppel. Α szabályozásának /ill. vezérlésének/ biztositására a 1 pirolizis kemence rekatorterébe egy 13 hőmérsékletérzékelő és egy 12 nyomásmérő és/vagy nyomástávadó egység csatlakozik, mely szabályozó szelep beavatkozó szervével kapcsolatban: а 7 szilárd-termék gyüitő pedia 20 mintavételezővel van ellátva. Az ábrán feltüntettük továbbá a 16 gázvezetékbe csatlakozó 14 koncentráció mérőt is, mellyel a recirkuláltatott gázkeverék összetétele. robbanásveszély elkerülésére annak O2, H2 és CH tartalma /alsó robbanási határ/ ellenőrizhető folyamatosan.

Az ábrán az egyes egységek kapcsolatát folytonos vonallal, az anyagáramlási irányokat nyillal, mig a vezérlési ill. szabályozási feladatokat ellátó mérő-érzékelők és a beavatkozó egységek kapcsolatát szaggatott vonallal jelöltük.

A pirolizáló rendszer működtetése ill. működési elve az ábra alapján követhető nyomon. Üzembehelyezéskor a zárt rendszert légköri

nyomású inert gázzal, célszerüen CO₂ gázzal vagy nagy CO₂ tartalmú inert gázzal szükséges feltölteni, majd a 6 keringető ventillátor üzembehelyezésével az atmoszférikus nyomásnál mintegy \triangle p=0-/-30/ v.o.mm-el kisebb nyomást állitunk be. Ez az enyhe szivás biztositja - minthogy a rendszer légtömörsége a gyakorlatban nem, ill. csak felesleges áldozatok útján lenne biztositható -, hogy a piirolizistermékek ne juthassanak a környezetbe, tehát megakadályozza a környezetszennyezést, ill. az anyagveszteséget, ugyanakkor a bejutó levegő ill. annak O₂ mennyisége még elhanyagolhatóan kevés, nem zavarja a pirolizis folyamatát.

A 6 keringető ventillátor folyamatosan, a beadagolt gumiőrleménnyel ellenáramban keringeti a recirkuláltatott inert gázt, melynek mennyisége a folyamat során egyre növekszik és szénhidrogénekben dúsul /a pirolizis folyamat hatásaként/. E fölös gázmennyiség elvezetésére, ill. a benne lévő éghető CH tartalom hasznositására szolgál a 2 fütőberendezéshez csatlakozó és 10 gázmennyiség-szabályozó szeleppel ellátott kerülő 18 gázvezeték.

A gumihulladék bomlásának mértéke, a bomlás során keletkező szilárd és folyadéktermékek mennyiségi aránya, ill. összetétele - természetesen a beadagolt kiindulási anyag függvényében - alapvetően az 1 pirolizis kemencében lezajló pirolizis körülményeitől függ, melyet annak T hőmérsékletén túlmenően a gumihulladék tartózkodási ideje, ill. az ellenáramú gázzal való érintkeztetés ideje /együtt tartózkodási idő/ határoznak meg. /Természetesen ez katalizátorral is befolyásolható./ Ennek összehangolt szabályozását /ill. vezérlését/ biztositják a rendszerbe beépitett érzékelők, ill. szabályozó szervek, továbbá az 1 pirolizis kemence forgódobos kialakitása.

A 7 szilárd-termék gyűjtőhöz csatlakozó 20 mintavételezővel a keletkezett szilárd termék összetételét ellenőrizzűk, ennek illóanyag tartalma ugyanis rendkivűl jellemző a bomlás mértékére. /Ha az illóanyag tartalom ≤1%, gyakorlatilag teljesnek tekinthető a szénvegyűletek bomlása/. A mintavételezés eredményétől függően mód van az 1 pirolizis kemence hőmérsékletének szabályozására /a hőmérséklet növelésénél növekszik a folyadéktermék hozam, pontosabban az 1 pirolizis kemencében képződő forró gáz

szénhidrogéntartalma, ill. módunk van az együttartózkodási idő szabályozására, mely utóbbit befolyásolhatjuk, pl. a gumiőrlemény beadagolási sebességével, ill. a gázáramlási sebesség, gázárammennyiség szabályozásával. Ez utóbbira nyújt lehetőséget a 17 gázvezetékbe iktatott 11 gázmennyiség mérő ill. a 9 és 10 gázmennyiség szabályozó szelepek, melyekkel az egyes 17 ill. 18 gázvezetékekben lévő gázmennyiség ill. annak aránya állitható be, a mért értékek függvényében.

Az 1 pirolizis kemencében a szilárd anyag /gumiőrlemény/ 400-800 C° hőmérsékleten, mintegy 10-120 perc tartózkodik, a gázfázis tartózkodási ideje 1-10 sec, a keletkező termékek kivánt összetételétől függően.

Az 1 pirolizis kemencéből a 15 gázgyűjtő vezetéken mintegy 400-600 C°-os gáz távozik, melyet a szeparáló rendszerbe /példánkban 4a ill. 4b gázhütőkbe ill. 5a, 5b szeparátorokba/ vezetve lehütjük, és a kondenzálódott folyadék terméket - példánkban két frakcióban leválasztjuk a gázból. A folyadéktermék összetétele, mennyisége tehát a kiindulási anyagtól és alapvetően a pirolizis körülményeitől függ. Mennyiségében a kiindulási alapanyagra számitva mintegy 40-55súly%, összetételét tekintve pedig könnyű fűtőolajnak tekinthető, kőolaj jellegü, olefinekben gazdag, és. felhasználásra, vagy további feldolgozásra alkalmas. folyadékfázis leglényegesebb jellemzője azonban az, hogy szemben a természetes kőolajokkal - kéntartalma rendkivül alacsony, 0,6-0,8%. Ez a kiindulási anyag kéntartalmának mintegy 1/3-a, mig a további 2/3 rész a szilárd termékben /kokszban/ halmozódik fel, a kismennyiségü gázfázis pedig csak nyomokban tartalmazkénvegyületet, igy a füstgáz közvetlenül a szabadba juttatható.

A visszahütött gáz /az inert gáz és a keletkezett CH gáz keveréke/ a 3 hőcserélőn keresztül haladva érintkezik az 1 pirolizis kemencéből távozó forró koksszal, és lehütve azt jelentősen előmelegszik. Ezzel az előmelegitéssel a rendszer fütési energia-szükségletét mintegy 20-30%-kal csökkenthetjük.

A szénhidrogénekben feldúsult gázkeverék éghető anyag tartalma mintegy 5-15%-nak tekinthető, melyet a 18 gázvezetéken keresztül a 2 fütőberendezésbe vezetve hasznositunk. A fölös gázban lévő szénhidrogének elégetésével - a pirolizis körülményeitől függően - a hőenergia igény 40-60%-a biztositható.

A további szükséges hőenergiát a szeparátorban leválasztott folyadéktermék mintegy 10-25%-ának elégetésével biztositjuk.

Folyamatosan működő zárt láncú rendszerünk tehát maga termeli az üzemeltetéséhez szükséges energiát, miközben olcsó, hulladék alapanyagból újra hasznositható, környezetbarát végterméket állit elő, s a keletkező melléktermékek sem terhelik és szennyezik a környezetet.

Használati mintaoltalmi igénypontok

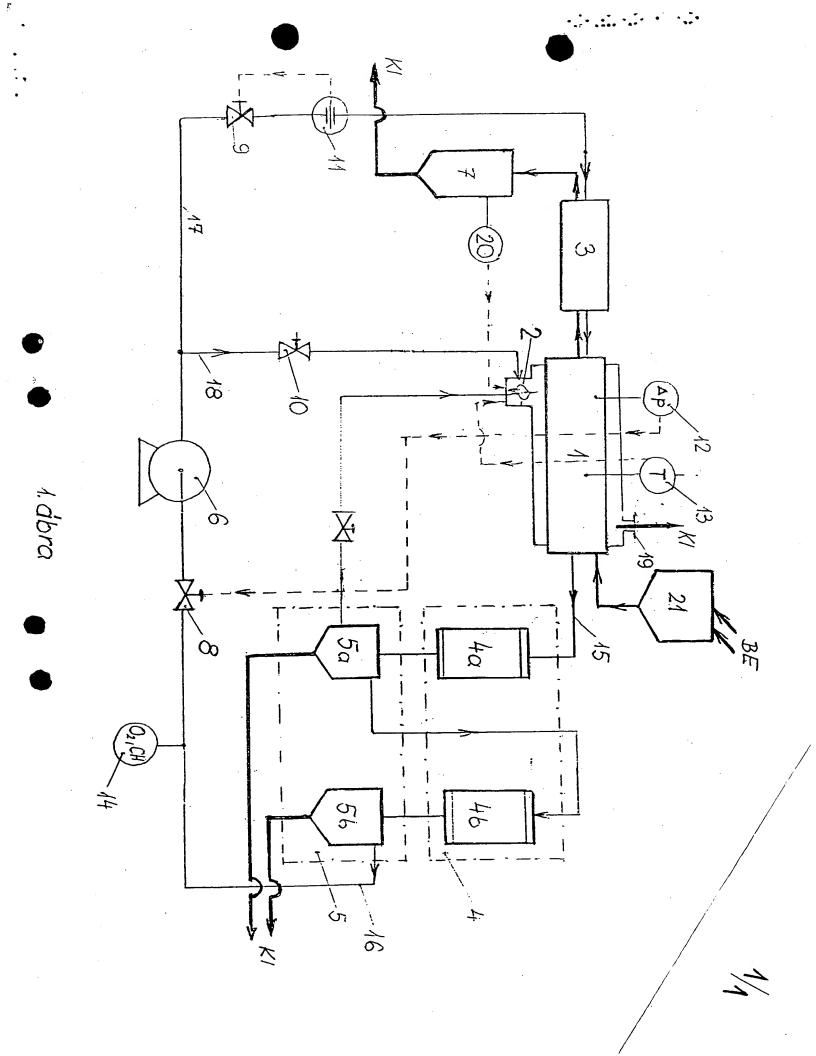
- 1./ Folyamatos üzemü, zárt láncú pirolizáló rendszer hulladékgumi feldolgozására, melynek egyik végén adagoló tartállyal, füstgáz elvezetéssel és külső fütőegységgel ellátott pirolizis kemencéje van, melyhez gázgyűjtő vezetéken keresztül gázhűtő/k/ és szeparátor/ok/, továbbá szilárdtermék gyűjtő van csatlakoztatva, azzal jellemezve, hogy a szilárd termék gyűjtő /7/ és a pirolizis kemence /1/ közé iktatott hőcserélő /3/ egy gázmennyiség mérővel /11/ és gázmennyiség-szabályozó szeleppel /9/ ellátott gázvezetéken /17/ keresztül egy keringető ventillátor /6/ és egy, szivást szabályozó а szelep /8/ közbeiktatásával szeparátor/ok/ /5, 5a, 5b/ kimenő gázvezetékére /16/ van csatlakoztatva, továbbá a keringető ventillátort /6/ követően egy gázmennyiség szabályozó szeleppel /10/ ellátott gázvezetéke /18/ mely van, a fütőegységhez /2/ csatlakoztatva kemencéjének /1/ reakciótere és pirolizis hőmérsékletérzékelővel /13/, valamint nyomásmérővel és/vagy nyomástávadóval /12/ van ellátva, mely utóbbi a szivást szabályozó szelep /8/ vezérlő szervével van összekötve.
- 2./ Az 1. igénypont szerinti folyamatos üzemű, zárt láncú pirolizáló rendszer azzal jellemezve, hogy pirolizis kemencéje /1/ egy forgódobos kemence, melynek fütőberendezése /2/ olajégő és/vagy gázégő.
- 3./ Az 1. vagy 2. igénypont szerinti folyamatos üzemü, zárt láncú pirolizáló rendszer azzal jellemezve, hogy szeparátorának /5, 5a, 5b/ folyadékkivezetése a fütőberendezéshez /2/ van csatlakoztatva.
- 4./ Az 1-3. igénypontok bármelyike szerinti folyamatos üzemű, zárt láncú pirolizáló rendszer azzal jellemezve, hogy szilárd-termék gyűjtője /7/ mintavételezővel /20/ van ellátva.
- 5./ Az 1-4. igénypontok bármelyike szerinti folyamatos üzemű, zárt láncú pirolizáló rendszer azzal jellemezve, hogy gázmennyiség mérője /11/ egy mérőperem.

- 6./ Az 1-5. igénypontok bármelyike szerinti folyamatos üzemű, zárt láncú pirolizáló rendszer azzal jellemezve, hogy gázhütői /4, 4a, 4b/ vizhütéses kondenzátorok, szeparátorai /5, 5a, 5b/ pedig gázkivezetéssel és folyadékelvezetéssel rendelkező gravitációs szeparátorok.
- 7./ Az 1-6. igénypontok bármelyike szerinti folyamatos üzemű, zárt láncú pirolizáló rendszer azzal jellemezve, hogy gázvezetékeinek /16, 17, 18/ egyikébe egy koncentráció mérő /14/ van beiktatva.

As Jeguel Lan

Hivatkozási jelek

- 1 pirolizis kemence
- 2 fütőberendezés
- 3 hőcserélő
- 4, 4a, 4b gázhütő
- 5, 5a, 5b szeparátor
- 6 keringető ventillátor
- 7 szilárd-termék gyüjtő
- 8 szabályozó szelep
- 9, 10 gázmennyiség-szabályozó szelep
- 11 gázmennyiség mérő
- 12 nyomásmérő és/vagy nyomástávadó
- 13 hőmérsékletérzékelő
- 14 koncentráció mérő
- 15 gázgyüjtő vezeték
- 16, 17, 18 gázvezeték
- 19 füstgáz-kivezetés
- 20 mintavételező
- 21 adagoló tartály



THIS PAGE BLANK (USPTO)